

PCT

WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM

Internationales Büro

INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE
INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)



182

(51) Internationale Patentklassifikation ⁶ :		A1	(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 96/15173 (43) Internationales Veröffentlichungsdatum: 23. Mai 1996 (23.05.96)
(21) Internationales Aktenzeichen: C08G 63/20, 63/60, 18/42		PCT/EP95/02491	(81) Bestimmungsstaaten: AU, BG, BR, BY, CA, CN, CZ, FI, HU, JP, KR, KZ, MX, NO, NZ, PL, RU, SG, SK, UA, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).
(22) Internationales Anmeldedatum: 27. Juni 1995 (27.06.95)			Veröffentlicht <i>Mit internationalem Recherchenbericht.</i>
(30) Prioritätsdaten: P 44 40 858.7 15. November 1994 (15.11.94) DE			
(71) Anmelder (<i>für alle Bestimmungsstaaten außer US</i>): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-67056 Ludwigshafen (DE).			
(72) Erfinder; und (75) Erfinder/Anmelder (<i>nur für US</i>): WARZELHAN, Volker [DE/DE]; Südtiroler Ring 32, D-67273 Weisenheim (DE). SCHORNICK, Gunnar [DE/DE]; Dr.-Konrad-Adenauer-Strasse 8, D-67271 Neuleiningen (DE). BRUCHMANN, Bernd [DE/DE]; Giselherstrasse 79, D-67069 Ludwigshafen (DE). SEELIGER, Ursula [DE/DE]; Kaiser-Wilhelm-Strasse 20, D-67059 Ludwigshafen (DE). YAMAMOTO, Motonori [JP/DE]; Lassallestrasse 6, D-68199 Mannheim (DE). BAUER, Peter [DE/DE]; Erich-Kästner-Strasse 13, D-67071 Ludwigshafen (DE).			
(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGESELLSCHAFT; D-67056 Ludwigshafen (DE).			
(54) Titel: BIODEGRADABLE POLYMERS, PROCESS FOR THEIR PRODUCTION AND THEIR USE IN PRODUCING BIODEGRADABLE MOULDINGS			
(54) Bezeichnung: BIOLOGISCH ABBAUBARE POLYMERE, VERFAHREN ZU DEREN HERSTELLUNG SOWIE DEREN VERWENDUNG ZUR HERSTELLUNG BIOABBAUBARER FORMKÖRPER			
(57) Abstract			
Biodegradable polyesters P1 obtainable by the reaction of a mixture consisting essentially of (a1) a mixture essentially of 35 to 95 mol% adipic acid or ester-forming derivatives thereof or mixtures thereof, 5 to 65 mol% terephthalic acid or ester-forming derivatives thereof or mixtures thereof, and 0 to 5 mol% of a sulphonate group-containing compound in which the sum of the individual mol percentages is 100, and (a2) a dihydroxy compound selected from the group consisting of C ₂ -C ₆ alkane diols and C ₅ -C ₁₀ cycloalkane diols, in which the molar ratio of (a1) and (a2) is in the range from 0.4:1 to 1.5:1, provided that the polyester P1 have a molecular weight (M _n) in the range from 5000 to 50,000 g/mol, a viscosity index in the range from 30 to 350 g/ml (measured in o-dichlorobenzene/phenol (in a ratio by weight of 50/50) at a concentration of 0.5 wt.% polyester P1 at a temperature of 25 °C) and a melting point in the range from 50 to 170 °C, and with the further proviso that from 0.01 to 5 mol% in relation to the molar quantity of the component (a1) used of compound D with at least three groups capable of forming esters are used to produce the polyesters P1, and other biodegradable polymers and thermoplastic moulding compounds and adhesives, biodegradable mouldings, foams and blends with starch obtainable from the polymers or moulding compounds of the invention.			
(57) Zusammenfassung			
Biologisch abbaubare Polyester P1, erhältlich durch Reaktion einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus (a1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus 35 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon, 5 bis 65 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon, und 0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung, wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt, und (a2) einer Dihydroxyverbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C ₂ -C ₆ -Alkandiolen und C ₅ -C ₁₀ -Cycloalkandiolen, wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0.4:1 bis 1.5:1 wählt, mit der Maßgabe, daß die Polyester P1 ein Molekulargewicht (M _n) im Bereich von 5000 bis 50000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0.5 Gew.-% im Bereich von 25 °C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170 °C aufweisen, und mit der weiteren Maßgabe, daß man von 0,01 bis 5 mol-%, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Komponente (a1), einer Verbindung D mit mindestens drei zur Esterbildung befähigten Gruppen zur Herstellung der Polyester P1 einsetzt sowie weitere biologisch abbaubare Polymere und thermoplastische Formmassen, Verfahren zu deren Herstellung, deren Verwendung zur Herstellung biologisch abbaubarer Formkörper sowie Klebstoffe, biologisch abbaubare Formkörper, Schäume und Blends mit Stärke, erhältlich aus den erfundungsgemäßen Polymeren bzw. Formmassen.			

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AT	Oesterreich	GA	Gabon	MR	Mauretanien
AU	Australien	GB	Vereinigtes Königreich	MW	Malawi
BB	Barbados	GE	Georgien	NE	Niger
BE	Belgien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland	NO	Norwegen
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	NZ	Neuseeland
BJ	Benin	IE	Irland	PL	Polen
BR	Brasilien	IT	Italien	PT	Portugal
BY	Belarus	JP	Japan	RO	Rumänien
CA	Kanada	KE	Kenya	RU	Russische Föderation
CF	Zentrale Afrikanische Republik	KG	Kirgisistan	SD	Sudan
CG	Kongo	KP	Demokratische Volksrepublik Korea	SE	Schweden
CH	Schweiz	KR	Republik Korea	SI	Slowenien
CI	Côte d'Ivoire	KZ	Kasachstan	SK	Slowakei
CM	Kamerun	LJ	Liechtenstein	SN	Senegal
CN	China	LK	Sri Lanka	TD	Tschad
CS	Tschechoslowakei	LU	Luxemburg	TG	Togo
CZ	Tschechische Republik	LV	Lettland	TJ	Tadschikistan
DE	Deutschland	MC	Monaco	TT	Trinidad und Tobago
DK	Dänemark	MD	Republik Moldau	UA	Ukraine
ES	Spanien	MG	Madagaskar	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI	Finnland	ML	Mali	UZ	Usbekistan
FR	Frankreich	MN	Mongolei	VN	Vietnam

Biologisch abbaubare Polymere, Verfahren zu deren Herstellung sowie deren Verwendung zur Herstellung bioabbaubarer Formkörper

5 Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft biologisch abbaubare Polyester P1, erhältlich durch Reaktion einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus

10

(a1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus

35 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,

15

5 bis 65 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon, und

0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,

20

wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt, und

25

(a2) einer Dihydroxyverbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C₂-C₆-Alkandiolen und C₅-C₁₀-Cycloalkandiolen,

wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt, mit der Maßgabe, daß die Polyester P1 ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 50000 g/mol, eine 30 Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester P1 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170°C aufweisen, und mit der weiteren Maßgabe, daß man von 0,01 bis 5 mol-%, bezogen 35 auf die Molmenge der eingesetzten Komponente (a1), eine Verbindung D mit mindestens drei zur Esterbildung befähigten Gruppen zur Herstellung der Polyester P1 einsetzt.

Des weiteren betrifft die Erfindung Polymere und biologisch 40 abbaubare thermoplastische Formmassen gemäß Unteransprüche, Verfahren zu deren Herstellung, deren Verwendung zur Herstellung biologisch abbaubarer Formkörper sowie Klebstoffe, biologisch abbaubar Formkörper, Schäume und Blends mit Stärke, erhältlich aus den erfindungsgemäßen Polymeren bzw. Formmassen.

2

Polymere, die biologisch abbaubar sind, d.h. die unter Umwelteinflüssen in einer angemessenen und nachweisbaren Zeitspanne zerfallen, sind seit einiger Zeit bekannt. Der Abbau erfolgt dabei in der Regel hydrolytisch und/oder oxidativ, zum überwiegenden Teil jedoch durch die Einwirkung von Mikroorganismen wie Bakterien, Hefen, Pilzen und Algen. Y.Tokiwa und T. Suzuki (Nature, Bd. 270, S. 76-78, 1977) beschreiben den enzymatischen Abbau von aliphatischen Polyestern, beispielsweise auch Polyester auf der Basis von Bernsteinsäure und aliphatischer Diole.

10

In der EP-A 565,235 werden aliphatische Copolyester, enthaltend [-NH-C(O)O-]-Gruppen ("Urethan-Einheiten"), beschrieben. Die Copolyester der EP-A 565,235 werden durch Umsetzung eines Präpolyesters - erhalten durch Umsetzung von im wesentlichen Bernsteinsäure und eines aliphatischen Diols - mit einem Diisocyanat, bevorzugt Hexamethylendiisocyanat, erhalten. Die Umsetzung mit dem Diisocyanat ist gemäß der EP-A 565,235 erforderlich, da durch die Polykondensation alleine nur Polymere mit solchen Molekulargewichten erhalten werden, die keine befriedigenden mechanischen Eigenschaften aufweisen. Von entscheidendem Nachteil ist die Verwendung von Bernsteinsäure oder deren Esterderivate zur Herstellung der Copolyester, weil Bernsteinsäure bzw. deren Derivate teuer und in nicht genügender Menge auf dem Markt verfügbar sind. Außerdem werden bei Verwendung von Bernsteinsäure als einziger Säurekomponente die daraus hergestellten Polyester nur extrem langsam abgebaut.

Aus der WO 92/13019 sind Copolyester auf Basis überwiegend aromatischer Dicarbonsäuren und aliphatischer Diole bekannt, wobei mindestens 85 mol-% des Polyesterdiolrestes aus einem Terephthalsäurerest bestehen. Durch Modifikationen wie den Einbau von bis zu 2,5 Mol-% Metallsalze der 5-Sulfoisophthalsäure oder kurzketigen Etherdiol-Segmenten wie Diethylenglycol wird die Hydrophilie des Copolyesters gesteigert und die Kristallinität vermindert. Hierdurch soll gemäß der WO 92/13019 ein biologischer Abbau der Copolyester ermöglicht werden. Nachteilig an diesen Copolyestern ist jedoch, daß ein biologischer Abbau durch Mikroorganismen nicht nachgewiesen wurde, sondern lediglich das Verhalten gegenüber Hydrolyse in kochendem Wasser oder in manchen Fällen auch mit Wasser von 60°C durchgeführt wurde.

Nach Angaben von Y.Tokiwa und T.Suzuki (Nature, Bd. 270, 1977, S. 76-78 oder J. of Appl. Polymer Science, Bd. 26, S. 441-448, 1981) ist davon auszugehen, daß Polyester, die weitgehend aus aromatischen Dicarbonsäure-Einheiten und aliphatischen Diolen aufgebaut sind, wie PET (Polyethylenterephthalat) und PBT (Polybutylenterephthalat), enzymatisch nicht abbaubar sind. Dies gilt

3

auch für Copolyester, die Blöcke, aufgebaut aus aromatischen Di-carbonsäureeinheiten und aliphatischen Diolen, enthalten.

Witt et al. (Handout zu einem Poster auf dem International Workshop des Royal Institute of Technology, Stockholm, Schweden, vom 21.bis 23.04.94) beschreiben biologisch abbaubare Copolyester auf der Basis von 1,3-Propandiol, Terephthalsäureester und Adipin- oder Sebazinsäure. Nachteilig an diesen Copolyestern ist, daß daraus hergestellte Formkörper, insbesondere Folien, unzureichende mechanische Eigenschaften aufweisen.
10

Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es daher, biologisch, d.h. durch Mikroorganismen, abbaubare Polymere bereitzustellen, die diese Nachteile nicht aufweisen. Insbesondere sollten die erfindungsgemäßen Polymere aus bekannten und preiswerten Monomerbausteinen herstellbar und wasserunlöslich sein. Des weiteren sollte es möglich sein, durch spezifische Modifikationen wie Kettenverlängerung, Einbau von hydrophilen Gruppen und verzweigend wirkenden Gruppen, maßgeschneiderte Produkte für die gewünschten erfindungsgemäßen Anwendungen zu erhalten. Dabei sollte der biologische Abbau durch Mikroorganismen nicht auf Kosten der mechanischen Eigenschaften erreicht werden, um die Zahl der Anwendungsbereiche nicht einzuschränken.
20

25 Demgemäß wurden die eingangs definierten Polymere und thermoplastischen Formmassen gefunden.

Des weiteren wurden Verfahren zu deren Herstellung, deren Verwendung zur Herstellung biologisch abbaubarer Formkörper und Klebstoffe sowie biologisch abbaubare Formkörper, Schäume, Blends mit Stärke und Klebstoffe, erhältlich aus den erfindungsgemäßen Polymeren und Formmassen, gefunden.
30

Die erfindungsgemäßen Polyester P1 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 50000, vorzugsweise von 6000 bis 45000, besonders bevorzugt von 8000 bis 35000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350, vorzugsweise von 50 bis 300 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester P1 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170, vorzugsweise von 60 bis 160°C.
35
40 Die Polyester P1 erhält man erfindungsgemäß, indem man eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus

- (a1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus
5 35 bis 95, vorzugsweise von 45 bis 80 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon, insbesondere die Di-C₁-C₆-alkylester wie Dimethyl-, Diethyl-, Dipropyl-, Dibutyl-, Dipentyl- und Dihexyladipat, oder deren Mischungen, bevorzugt Adipinsäure und Dimethyladipat, oder Mischungen davon,
- 10 5 bis 65, vorzugsweise 20 bis 55 mol-%, Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon, insbesondere die Di-C₁-C₆-alkylester wie Dimethyl-, Diethyl-, Dipropyl-, Dibutyl-, Dipentyl- oder Dihexylterephthalat, oder deren Mischungen, bevorzugt Terephthalsäure und Dimethylterephthalat, oder Mischungen davon, und
15 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 3, besonders bevorzugt von 0,1 bis 2 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,
20 wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt, und
- (a2) einer Dihydroxyverbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C₂-C₆-Alkandiolen und C₅-C₁₀-Cycloalkandiolen,
25 wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1, vorzugsweise von 0,6:1 bis 1,1:1 wählt, zur Reaktion bringt.
30 Als sulfonatgruppenhaltige Verbindung setzt man üblicherweise ein Alkali- oder Erdalkalimetallsalz einer sulfonatgruppenhaltigen Dicarbonsäure oder deren esterbildende Derivate ein, bevorzugt Alkalimetallsalze der 5-Sulfoisophthalsäure oder deren
35 Mischungen, besonders bevorzugt das Natriumsalz.
- Als Dihydroxyverbindungen (a2) setzt man erfindungsgemäß eine Verbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C₂-C₆-Alkandiolen und C₅-C₁₀-Cycloalkandiolen, wie Ethylenglykol, 1,2-,
40 1,3-Propandiol, 1,2-, 1,4-Butandiol, 1,5-Pentandiol oder 1,6-Hexandiol, insbesondere Ethylenglykol, 1,3-Propandiol und 1,4-Butandiol, Cyclopentandiol, 1,4-Cyclohexandiol, 1,2-Cyclohexandimethanol, 1,4-Cyclohexandimethanol, sowie Mischungen daraus, ein.
45

5

Des weiteren verwendet erfindungsgemäß man von 0,01 bis 5, vorzugsweise von 0,05 bis 4 mol-%, bezogen auf die Komponente (a1), mindestens eine Verbindung D mit mindestens drei zur Esterbildung befähigten Gruppen.

5

Die Verbindungen D enthalten bevorzugt drei bis zehn funktionelle Gruppen, welche zur Ausbildung von Esterbindungen fähig sind. Besonders bevorzugte Verbindungen D haben drei bis sechs funktionelle Gruppen dieser Art im Molekül, insbesondere drei bis sechs 10 Hydroxylgruppen und/oder Carboxylgruppen. Beispielhaft seien genannt:

Weinsäure, Citronensäure, Äpfelsäure;
Trimethylolpropan, Trimethylolethan;

15 Pentaerythrit;

Polyethertriole;

Glycerin;

Trimesinsäure;

Trimellitsäure, -anhydrid;

20 Pyromellitsäure, -dianhydrid und

Hydroxyisophthalsäure.

Beim Einsatz von Verbindungen D, die einen Siedepunkt unterhalb von 200°C aufweisen, kann bei der Herstellung der Polyester P1 ein 25 Anteil vor der Reaktion aus dem Polykondensationsgemisch abdestillieren. Es ist daher bevorzugt, diese Verbindungen in einer frühen Verfahrensstufe wie der Umesterungs- bzw. Verestерungsstufe zuzusetzen, um diese Komplikation zu vermeiden und um die größtmögliche Regelmäßigkeit ihrer Verteilung innerhalb des Poly- 30 kondensats zu erzielen.

Im Falle höher als 200°C siedender Verbindungen D können diese auch in einer späteren Verfahrensstufe eingesetzt werden.

35 Durch Zusatz der Verbindung D kann beispielsweise die Schmelzviskosität in gewünschter Weise verändert, die Schlagzähigkeit erhöht und die Kristallinität der erfindungsgemäßen Polymere bzw. Formmassen herabgesetzt werden.

40 Die Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester P1 ist grundsätzlich bekannt (Sorensen und Campbell, "Preparative Methods of Polymer Chemistry", Interscience Publishers, Inc., New York, 1961, Seiten 111 bis 127; Encycl. of Polym. Science and Eng., Bd. 12, 2. Ed., John Wiley & Sons, 1988, S. 1 bis 75; Kunststoff-

45 Handbuch, Band 3/1, Carl Hanser Verlag, München, 1992, S. 15 bis 23 (Herstellung von Polyester); WO 92/13019; EP-A 568,593;

EP-A 565,235; EP-A 28,687), so daß sich nähere Angaben hierüber erübrigen.

So kann man beispielsweise die Umsetzung von Dimethylestern der 5 Komponente a1 mit der Komponente a2 ("Umesterung") bei Temperaturen im Bereich von 160 bis 230°C in der Schmelze bei Atmosphärendruck vorteilhaft unter Inertgasatmosphäre durchführen.

Vorteilhaft wird bei der Herstellung des biologisch abbaubaren 10 Polyesters P1 ein molarer Überschuß der Komponente a2, bezogen auf die Komponente a1, verwendet, beispielsweise bis zum 2 1/2fachen, bevorzugt bis zum 1,67fachen.

Üblicherweise erfolgt die Herstellung des biologisch abbaubaren 15 Polyesters P1 unter Zugabe von geeigneten, an sich bekannten Katalysatoren wie Metallverbindungen auf der Basis folgender Elemente wie Ti, Ge, Zn, Fe, Mn, Co, Zr, V, Ir, La, Ce, Li, und Ca, bevorzugt metallorganische Verbindungen auf der Basis dieser Metalle wie Salze organischer Säuren, Alkoxide, Acetylacetone und 20 ähnliches, insbesondere bevorzugt auf Basis von Zink, Zinn und Titan.

Bei Verwendung von Dicarbonsäuren oder deren Anhydride als Komponente (a1) kann deren Veresterung mit Komponente (a2) vor, 25 gleichzeitig oder nach der Umesterung stattfinden. In einer bevorzugten Ausführungsform verwendet man das in der DE-A 23 26 026 beschriebene Verfahren zur Herstellung modifizierter Polyalkylen-terephthalate.

30 Nach der Umsetzung der Komponenten (a1) und (a2) wird in der Regel unter verminderter Druck oder in einem Inertgasstrom, beispielsweise aus Stickstoff, bei weiterem Erhitzen auf eine Temperatur im Bereich von 180 bis 260°C die Polykondensation bis zum gewünschten Molekulargewicht durchgeführt.

35 Um unerwünschte Abbau- und/oder Nebenreaktionen zu vermeiden, kann man in dieser Verfahrensstufe gewünschtenfalls auch Stabilisatoren zusetzen. Solche Stabilisatoren sind beispielsweise die in der EP-A 13 461, US 4,328,049 oder in B. Fortunato et al., Polymer Vol. 35, Nr. 18, S. 4006 bis 4010, 1994, Butterworth-Heinemann Ltd., beschriebenen Phosphor-Verbindungen. Diese können zum Teil auch als Deaktivatoren der oben beschriebenen Katalysatoren wirken. Beispielhaft seien genannt: Organophosphate, phosphonige Säure und phosphorige Säure. Als Verbindungen, die nur als Stabilisatoren wirken seien beispielhaft genannt: 40 Trialkylphosphate, Triphenylphosphit, Trialkylphosphate, Tri- 45 Trialkylphosphite, Triphenylphosphite, Trialkylphosphate, Tri-

phenylphosphat und Tocopherol (Vitamin E; beispielsweise als Uvinul® 2003AO (BASF) erhältlich).

Bei der Verwendung der erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Copolymeren, beispielsweise im Verpackungsbereich z.B. für Nahrungsmittel, ist es in der Regel wünschenswert, den Gehalt an eingesetztem Katalysator so gering als möglich zu wählen sowie keine toxischen Verbindungen einzusetzen. Im Gegensatz zu anderen Schwermetallen wie Blei, Zinn, Antimon, Cadmium, Chrom etc. sind Titan- und Zinkverbindungen in der Regel nicht toxisch ("Sax Toxic Substance Data Book", Shizuo Fujiyama, Maruzen, K.K., 360 S. (zitiert in EP-A 565,235), siehe auch Römpf Chemie Lexikon Bd. 6, Thieme Verlag, Stuttgart, New York, 9. Auflage, 1992, S. 4626 bis 4633 und 5136 bis 5143). Beispielhaft seien genannt: Dibutoxydacetatoacetoxytitan, Tetrabutylorthotitanat und Zink(II)-acetat.

Das Gewichtsverhältnis von Katalysator zu biologisch abbaubaren Polyester P1 liegt üblicherweise im Bereich von 0,01:100 bis 3:100, vorzugsweise von 0,05:100 bis 2:100, wobei bei hochaktiven Titanverbindungen auch kleinere Mengen eingesetzt werden können wie 0,0001:100.

Der Katalysator kann gleich zu Beginn der Reaktion, unmittelbar kurz vor der Abtrennung des überschüssigen Diols oder gewünschtenfalls auch in mehreren Portionen verteilt während der Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester P1 eingesetzt werden. Gewünschtenfalls können auch verschiedene Katalysatoren oder auch Gemische davon eingesetzt werden.

- Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polyester P2 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 80000, vorzugsweise von 6000 bis 45000, besonders vorzugsweise von 10000 bis 40000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450, vorzugsweise von 50 bis 400 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester P2 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235, vorzugsweise von 60 bis 235°C aufweisen.
- Die biologisch abbaubaren Polyester P2 erhält man erfindungsgemäß, indem man eine Mischung zur Reaktion bringt, bestehend im wesentlichen aus

8

(b1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus

20 bis 95, bevorzugt von 25 bis 80, besonders bevorzugt
von 30 bis 70 mol-% Adipinsäure oder esterbildende
5 Derivate davon oder Mischungen davon,

5 bis 80, bevorzugt von 20 bis 75, besonders bevorzugt
von 30 bis 70 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende
Derivate davon oder Mischungen davon, und

10 0 bis 5, bevorzugt von 0 bis 3, besonders bevorzugt von
0,1 bis 2 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,

wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% be-
15 trägt,

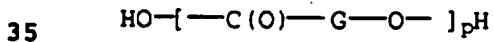
(b2) Dihydroxyverbindung (a2),

wobei man das Molverhältnis von (b1) zu (b2) im Bereich von 0,4:1
20 bis 1,5:1, vorzugsweise von 0,6:1 bis 1,1:1 wählt,

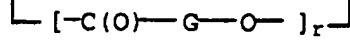
(b3) von 0,01 bis 100, vorzugsweise von 0,1 bis 80 Gew.-%, be-
zogen auf Komponente (b1), einer Hydroxycarbonsäure B1,
und

25 (b4) von 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4, besonders bevor-
zugt von 0,01 bis 3,5 mol-%, bezogen auf Komponente (b1),
Verbindung D,

30 wobei die Hydroxycarbonsäure B1 definiert ist durch die
Formeln Ia oder Ib



Ia



Ib

in der p eine ganze Zahl von 1 bis 1500, vorzugsweise von 1 bis
40 1000 und r 1, 2, 3 oder 4, vorzugsweise 1 und 2, bedeuten, und G
für einen Rest steht, der ausgewählt ist aus der Gruppe bestehend
aus Phenylen, $-(\text{CH}_2)_n-$, wobei n eine ganze Zahl von 1, 2, 3, 4
oder 5, vorzugsweise 1 und 5, bedeutet, $-\text{C}(\text{R})\text{H}-$ und $-\text{C}(\text{R})\text{HCH}_2$, wo-
bei R für Methyl oder Ethyl steht.

45

9

Die Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester P2 erfolgt zweckmäßig analog zur Herstellung der Polyester P1, wobei die Zugeabe der Hydroxycarbonsäure B1 sowohl zu Anfang der Umsetzung als auch nach der Veresterungs- bzw. Umesterungsstufe erfolgen kann.

5

In einer bevorzugten Ausführungsform setzt man als Hydroxycarbon-säure B1 ein: Glycolsäure, D-, L-, D,L-Milchsäure, 6-Hydroxyhe-xansäure, deren cyclische Derivate wie Glycolid (1,4-Dioxan-2,5-dion), D-, L-Dilactid (3,6-dimethyl-1,4-dioxan-2,5-dion), p-Hydroxybenzoësäure sowie deren Oligomere und Polymere wie 3-Polyhydroxybuttersäure, Polyhydroxyvaleriansäure, Polylactid (beispielsweise als EcoPLA® (Fa. Cargill) erhältlich) sowie eine Mischung aus 3-Polyhydroxybuttersäure und Polyhydroxy-valeriansäure (letzteres ist unter dem Namen Biopol® von Zeneca erhältlich), besonders bevorzugt für die Herstellung von Polyester P2 die niedermolekularen und cyclischen Derivate davon.

Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polyester Q1 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 20 5000 bis 100000, vorzugsweise von 8000 bis 80000, durch eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450, vorzugsweise von 50 bis 400 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (50/50 Gew.-%) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester Q1 bei einer Temperatur von 25°C), und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 25 235, vorzugsweise von 60 bis 235°C.

Die Polyester Q1 erhält man erfindungsgemäß, indem man eine Mischung zur Reaktion bringt, bestehend im wesentlichen aus

- 30 (c1) Polyester P1 und/oder einem Polyester PWD,
(c2) 0,01 bis 50, vorzugsweise von 0,1 bis 40 Gew.-%, bezogen auf (c1), Hydroxycarbonsäure B1,
35 und
(c3) 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung E.

40

Der biologisch abbaubare Polyester PWD ist im allgemeinen erhältlich durch Reaktion von im wesentlichen den Komponenten (a1) und (a2), wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1, vorzugsweise von 0,6:1 bis 1,25:1 wählt, mit der 45 Maßgabe, daß die Polyester PWD ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 50000, vorzugsweise von 6000 bis 35000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350, vorzugsweise von

10

50 bis 300 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester PWD bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170, vorzugsweise von 60 bis 160°C aufweisen.

5

Die Umsetzung der Polyester P1 und/oder PWD mit der Hydroxycarbonsäure B1 gewünschtenfalls in Gegenwart der Verbindung D erfolgt vorzugsweise in der Schmelze bei Temperaturen im Bereich von 120 bis 260°C unter Inertgasatmosphäre, gewünschtenfalls auch 10 unter verminderter Druck. Man kann sowohl diskontinuierlich als auch kontinuierlich, beispielsweise in Rührkesseln oder (Reaktions-) Extrudern, arbeiten.

Die Umsetzung kann gewünschtenfalls durch Zugabe an sich bekannter Umesterungskatalysatoren (siehe die weiter oben bei der Herstellung der Polyester P1 beschriebenen) beschleunigt werden.

Eine bevorzugte Ausführungsform betrifft Polyester Q1 mit Blockstrukturen gebildet aus den Komponenten P1 und B1: bei Verwendung 20 cyclischer Derivate von B1 (Verbindungen Ib) können bei der Umsetzung mit dem biologisch abbaubaren Polyester P1 durch eine sogenannte "ringöffnende Polymerisation", ausgelöst durch die Endgruppen von P1, in an sich bekannter Weise Polyester Q1 mit Blockstrukturen erhalten werden (zur "ringöffnenden Polymerisation" siehe Encycl. of Polym. Science and Eng. Bd. 12, 2.Ed., John Wiley & Sons, 1988, S. 36 bis 41). Die Reaktion kann man 25 gewünschtenfalls unter Zusatz üblicher Katalysatoren wie den bereits weiter oben beschriebenen Umesterungskatalysatoren durchführen, insbesondere bevorzugt ist Zinn-octanoat (siehe auch Encycl. of Polym. Science and Eng. Bd. 12, 2.Ed., John Wiley & Sons, 1988, S. 36 bis 41).

Bei Verwendung von Komponenten B1 mit höheren Molekulargewichten, beispielsweise mit einem p von größer als 10 (zehn), können durch 35 Umsetzung mit den Polyestern P1 in Rührkesseln oder Extrudern, die gewünschten Blockstrukturen durch die Wahl der Reaktionsbedingungen wie Temperatur, Verweilzeit, Zusatz von Umesterungskatalysatoren wie den oben genannten erhalten werden. So ist aus J. of Appl. Polym. Sci., Vol. 32, S. 6191 bis 6207, John Wiley & Sons, 1986 sowie aus Makromol. Chemie, Vol. 136, S. 311 bis 313, 40 1970 bekannt, daß bei der Umsetzung von Polyestern in der Schmelze aus einem Blend durch Umesterungsreaktionen zunächst Blockcopolymere und dann statistische Copolymere erhalten werden können.

11

Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polyester Q2 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 6000 bis 60000, vorzugsweise von 8000 bis 50000, besonders bevorzugt von 10000 bis 40000 g/mol, durch eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350, vorzugsweise von 50 bis 300 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (50/50 Gew.-%) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester Q2 bei einer Temperatur von 25°C), und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170 °C, vorzugsweise von 60 bis 160 °C.

10

Die Polyester Q2 erhält man erfindungsgemäß, indem man eine Mischung zur Reaktion bringt, bestehend im wesentlichen aus

15 (d1) von 95 bis 99,9, vorzugsweise von 96 bis 99,8, besonders bevorzugt von 97 bis 99,65 Gew.-% Polyester P1 und/oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3,

(d2) von 0,1 bis 5, vorzugsweise 0,2 bis 4, besonders bevorzugt von 0,35 bis 3 Gew.-% eines Diisocyanats C1 und

20 (d3) von 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung D.

25 Als Diisocyanat C1 kann man nach bisherigen Beobachtungen alle üblichen und kommerziell erhältlichen Diisocyanate einsetzen. Bevorzugt setzt man ein Diisocyanat ein, das ausgewählt ist aus der Gruppe, bestehend aus Toluylén-2,4-diisocyanat, Toluylén-2,6-diisocyanat, 4,4'- und 2,4'-Diphenylmethandiiso-
30 cyanat, Naphthylen-1,5-diisocyanat, Xylylen-diisocyanat, Hexamethylendiisocyanat, Isophorondiisocyanat und Methylen-bis(4-isocyanatocyclohexan), besonders bevorzugt Hexamethylendiisocyanat.

Prinzipiell kann man auch trifunktionelle Isocyanat-Verbindungen, 35 die Isocyanurat- und/oder Biuretgruppen mit einer Funktionalität nicht kleiner als drei enthalten können, einsetzen oder die Diisocyanat-Verbindungen C1 partiell durch Tri- oder Polyisocyanate ersetzen.

40 Die Umsetzung der Polyester P1 und/oder PWD mit dem Diisocyanat C1 erfolgt vorzugsweise in der Schmelze, wobei darauf zu achten ist, daß möglichst keine Nebenreaktionen auftreten, die zu einer Vernetzung oder Gelbildung führen können. In einer Ausführungsform führt man die Reaktion üblicherweise bei Temperaturen im Bereich von 130 bis 240, vorzugsweise von 140 bis 220°C
45

12

durch, wobei die Zugabe des Diisocyanats vorteilhaft in mehreren Portionen oder kontinuierlich erfolgt.

Gewünschtenfalls kann man die Umsetzung der Polyesters P1 und/ 5 oder PWD mit dem Diisocyanat C1 auch in Gegenwart von gängigen inerten Lösemitteln wie Toluol, Methylethyleketon oder Dimethylformamid ("DMF") oder deren Mischungen durchführen, wobei man die Reaktionstemperatur in der Regel im Bereich von 80 bis 200, vorzugsweise von 90 bis 150°C wählt.

10

Die Umsetzung mit dem Diisocyanat C1 kann diskontinuierlich oder kontinuierlich beispielsweise in Rührkesseln, Reaktionsextrudern oder über Mischköpfe durchgeführt werden.

15 Man kann bei der Umsetzung der Polyester P1 und/oder PWD mit den Diisocyanaten C1 auch gängige Katalysatoren einsetzen, die aus dem Stand der Technik bekannt sind (beispielsweise die in der EP-A 534,295 beschriebenen) oder die bei der Herstellung von den Polyestern P1 und Q1 einsetzbar sind bzw. eingesetzt wurden und, 20 falls man bei der Herstellung von Polyester Q2 so verfährt, daß man die Polyester P1 und/oder PWD nicht isoliert, nun weiterbenutzt werden können.

Beispielhaft seien genannt: tert. Amine wie Triethylamin,

25 Dimethylcyclohexylamin, N-Methylmorpholin, N,N'-Dimethyl-piperazin, Diazabicyclo-[2.2.2]-octan und ähnliche sowie insbesondere organische Metallverbindungen wie Titanverbindungen, Eisenverbindungen, Zinnverbindungen, z.B. Dibutoxydiacetoacetoxytitan, Tetrabutylorthotitanat, Zinndiacetat, -dioctoat, -dilaurat 30 oder die Zinndialkylsalze aliphatischer Carbonsäuren wie Dibutylzinndiacetat, Dibutylzinndilaurat oder ähnliche, wobei wiederum darauf zu achten ist, daß möglichst keine toxischen Verbindungen eingesetzt werden sollten.

35 Obwohl das theoretische Optimum für die Reaktion von P1 und/oder PWD mit Diisocyanaten C1 bei einem Molverhältnis der Isocyanat-Funktion zu P1-(bzw. PWD-)Endgruppe (bevorzugt sind Polyester P1 und/oder PWD mit überwiegend Hydroxy-Endgruppen) von 1:1 liegt, kann die Umsetzung ohne technische Probleme auch bei Molverhältnissen von 1:3 bis 1,5:1 durchgeführt werden. Bei Molverhältnissen von >1:1 kann gewünschtenfalls während der Umsetzung oder auch nach der Umsetzung die Zugabe eines Kettenverlängerungsmittels, ausgewählt aus den Komponenten (a2), bevorzugt in C₂-C₆-Diol, erfolgen.

13

Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polymere T1 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10000 bis 100000, vorzugsweise von 11000 bis 80000, vorzugsweise von 11000 bis 50000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450, vorzugsweise von 50 bis 400 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T1 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235, vorzugsweise von 60 bis 235°C.

10

Die biologisch abbaubaren Polymere T1 erhält man erfindungsgemäß, indem man einen Polyester Q1 gemäß Anspruch 3 mit

(e1) 0,1 bis 5, vorzugsweise von 0,2 bis 4, besonders bevorzugt von 0,3 bis 2,5 Gew.-%, bezogen auf den Polyester Q1, Diisocyanat C1 sowie mit

(e2) 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD sowie Polyester Q1, Verbindung D zur Reaktion bringt.

Auf diese Weise wird üblicherweise eine Kettenverlängerung erreicht, wobei die erhaltenen Polymerketten vorzugsweise eine Blockstruktur aufweisen.

25

Die Umsetzung erfolgt in der Regel analog zur Herstellung der Polyester Q2.

Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polymere T2 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10000 bis 100000, vorzugsweise von 11000 bis 80000, besonders bevorzugt von 11000 bis 50000 g/mol, mit einer Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450, vorzugsweise von 50 bis 400 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T2 bei einer Temperatur von 25 °C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235, vorzugsweise von 60 bis 235°C.

Die biologisch abbaubaren Polymere T2 erhält man erfindungsgemäß durch Umsetzung des Polyesters Q2 mit

(f1) 0,01 bis 50, vorzugsweise von 0,1 bis 40 Gew.-%, bezogen auf den Polyester Q2, der Hydroxycarbonsäure B1 sowie mit

14

(f2) 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD sowie des Polyesters Q2, Verbindung D,

5 wobei man zweckmäßig analog zur Umsetzung von Polyester P1 mit Hydroxycarbonsäure B1 zu Polyester Q1 verfährt.

Die erfindungsgemäßen biologisch abbaubaren Polymere T3 sind charakterisiert durch ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10000 10 bis 100000, vorzugsweise von 11000 bis 80000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450, vorzugsweise von 50 bis 400 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T3 bei einer Temperatur von 25°C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 15 50 bis 235, vorzugsweise von 60 bis 235°C.

Die biologisch abbaubaren Polymere T3 erhält man erfindungsgemäß, indem man (g1) Polyester P2, oder (g2) einer Mischung bestehend im wesentlichen aus Polyester P1 und 0,01 bis 50, vorzugsweise 20 von 0,1 bis 40 Gew.-%, bezogen auf den Polyester P1, Hydroxycarbonsäure B1, oder (g3) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus Polyestern P1, die eine unterschiedliche Zusammensetzung voneinander aufweisen, mit

25 0,1 bis 5, vorzugsweise von 0,2 bis 4, besonders bevorzugt von 0,3 bis 2,5 Gew.-%, bezogen auf die Menge der eingesetzten Polyester, Diisocyanat C1 sowie

mit 0 bis 5, vorzugsweise von 0 bis 4 mol-%, bezogen auf die jenseitigen Molmengen an Komponente (a1), die zur Herstellung der eingesetzten Polyester (g1) bis (g3) eingesetzt wurden, Verbindung D, zur Reaktion bringt, wobei man die Umsetzungen zweckmäßig analog zur Herstellung der Polyester Q2 aus den Polyestern P1 und/oder PWD und den Diisocyanaten C1 vornimmt.

35

In einer bevorzugten Ausführungsform setzt man Polyester P2 ein, deren wiederkehrende Einheiten statistisch im Molekül verteilt sind.

40 Man kann jedoch auch Polyester P2 einsetzen, deren Polymerketten Blockstrukturen aufweisen. Solche Polyester P2 sind im allgemeinen zugänglich durch entsprechende Wahl, insbesondere des Molekulargewichts, der Hydroxycarbonsäure B1. So erfolgt nach bisherigen Beobachtungen im allgemeinen bei Verwendung einer hochmolekularen Hydroxycarbonsäure B1, insbesondere mit einem p von größer als 10, nur eine unvollständige Umesterung, beispielsweise auch in Gegenwart der oben beschriebenen Deaktivatoren (siehe J.of

15

Appl. Polym. Sc. Vol. 32, S. 6191 bis 6207, John Wiley & Sons, 1986, und Makrom. Chemie, Vol. 136, S. 311 bis 313, 1970). Gewünschtenfalls kann man die Umsetzung auch in Lösung mit den bei der Herstellung der Polymeren T1 aus den Polyester Q1 und 5 den Diisocyanaten C1 genannten Lösungsmitteln durchführen.

Die biologisch abbaubaren thermoplastischen Formmassen T4 erhält man erfindungsgemäß, indem man in an sich bekannter Weise, bevorzugt unter Zusatz üblicher Additive wie Stabilisatoren, Verarbeiterhilfsmitteln, Füllstoffen etc. (siehe J. of Appl. Polym. Sc., Vol. 32, S. 6191 bis 6207, John Wiley & Sons, 1986; WO 92/0441; EP 515,203; Kunststoff-Handbuch, Bd. 3/1, Carl Hanser Verlag München, 1992, S. 24 bis 28)

15 (h1) 99,5 bis 0,5 Gew.-% Polyester P1 gemäß Anspruch 1 oder Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3 mit

(h2) 0,5 bis 99,5 Gew.-% Hydroxycarbonsäure B1 mischt.
20

In einer bevorzugten Ausführungsform setzt man hochmolekulare Hydroxycarbonsäuren B1 wie Polycaprolacton oder Polylactid oder Polyglykolid oder Polyhydroxyalkanoate wie 3-Polyhydroxybuttersäure mit einem Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10000 bis 25 150000, vorzugsweise von 10000 bis 100000 g/mol, oder eine Mischung aus 3-Polyhydroxybuttersäure und Polyhydroxyvaleriansäure ein.

Aus WO 92/0441 und EP-A 515,203 ist es bekannt, daß hochmolekulares Polylactid ohne Zusätze von Weichmachern für die meisten Anwendungen zu spröde ist. In einer bevorzugten Ausführungsform kann man ein Blend ausgehend von 0,5 bis 20, vorzugsweise von 0,5 bis 10 Gew.-% Polyester P1 gemäß Anspruch 1 oder Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3 und 99,5 bis 35 80, vorzugsweise von 99,5 bis 90 Gew.-% Polylactid herstellen, das eine deutliche Verbesserung der mechanischen Eigenschaften, beispielsweise eine Erhöhung der Schlagzähigkeit, gegenüber reinem Polylactid aufweist.

40 Eine weitere bevorzugte Ausführungsform betrifft ein Blend, erhältlich durch Mischen von 99,5 bis 40, vorzugsweise von 99,5 bis 60 Gew.-% Polyester P1 gemäß Anspruch 1 oder Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3 und von 0,5 bis 60, vorzugsweise von 0,5 bis 40 Gew.-% einer hochmolekularen 45 Hydroxycarbonsäure B1, besonders bevorzugt Polylactid, Polyglykolid, 3-Polyhydroxybuttersäure und Polycaprolacton. Solche Blends können vollständig biologisch abgebaut werden und weisen

16

nach den bisherigen Beobachtungen sehr gute mechanische Eigen-schaften auf.

Nach bisherigen Beobachtungen erhält man die erfindungsgemäßen 5 thermoplastischen Formmassen T4 bevorzugt dadurch, daß man kurze Mischzeiten einhält, beispielsweise bei einer Durchführung des Mischens in einem Extruder. Durch Wahl der Mischparameter, insbesondere der Mischzeit und gewünschtenfalls der Verwendung von Deaktivatoren, sind auch Formmassen zugänglich, die überwiegend 10 Blendstrukturen aufweisen, d.h., daß der Mischvorgang so gesteuert werden kann, daß zumindest teilweise auch Umesterungsreaktionen stattfinden können.

In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform kann man 0 bis 50, 15 vorzugsweise 0 bis 30 Mol-% der Adipinsäure, oder ihrer ester-bildende Derivate oder deren Mischungen, durch mindestens eine andere aliphatische C₄-C₁₀- oder cycloaliphatische C₅-C₁₀-Dicarbon-säure oder Dimerfettsäure wie Bernsteinsäure, Glutarsäure, Pimelinsäure, Korksäure, Azelainsäure oder Sebazinsäure oder ein 20 Esterderivat wie deren Di-C₁-C₆-alkylester oder deren Anhydride wie Bernsteinsäureanhydrid, oder deren Mischungen, ersetzen, bevorzugt Bernsteinsäure, Bernsteinsäureanhydrid, Sebacinsäure, Di-merfettsäure und Di-C₁-C₆-alkylester wie Dimethyl-, Diethyl-, Di-n-propyl-, Diisobutyl-, Di-n-pentyl-, Dineopentyl-, Di-n-hexyl- 25 ester davon, insbesondere Dimethylbernsteinsäureester.

Eine besonders bevorzugte Ausführungsform betrifft den Einsatz als Komponente (a1) die in der EP-A 7445 beschriebene Mischung aus Bernsteinsäure, Adipinsäure und Glutarsäure sowie deren 30 C₁-C₆-Alkylester, insbesondere der Dimethylester und Diisobutylester.

In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform kann man 0 bis 50, vorzugsweise 0 bis 40 Mol-% der Terephthalsäure oder ihrer ester-bildende Derivate, oder deren Mischungen durch mindestens eine andere aromatische Dicarbonsäure wie Isophthalsäure, Phthalsäure oder 2,6-Naphthalindicarbonsäure, bevorzugt Isophthalsäure, oder ein Esterderivat wie einen Di-C₁-C₆-alkylester, insbesondere den Dimethylester, oder deren Mischungen, ersetzen.

40 Allgemein sei angemerkt, daß man die unterschiedlichen erfindungsgemäßen Polymere wie üblich aufarbeiten kann, indem man die Polymere isoliert, oder, insbesondere, wenn man die Polyester P1, P2, Q1 und Q2 weiter umsetzen möchte, indem man die Polymere 45 nicht isoliert, sondern gleich weiterverarbeitet.

17

Die erfindungsgemäßen Polymere kann man durch Walzen, Streichen, Spritzen oder Gißen auf B schichtungsunterlagen aufbringen: Bevorzugte Beschichtungsunterlagen sind solche, die kompostierbar sind oder verrotten wie Formkörper aus Papier, Cellulose oder 5 Stärke.

Die erfindungsgemäßen Polymere können außerdem zur Herstellung von Formkörpern verwendet werden, die kompostierbar sind. Als Formkörper seien beispielhaft genannt: Wegwerfgegenstände wie 10 Geschirr, Besteck, Müllsäcke, Folien für die Landwirtschaft zur Ernteverfrühung, Verpackungsfolien und Gefäße für die Anzucht von Pflanzen.

Des weiteren kann man die erfindungsgemäßen Polymere in an sich 15 bekannter Weise zu Fäden verspinnen. Die Fäden kann man gewünschtenfalls nach üblichen Methoden verstrecken, streckzwirnen, streckspulen, streckschären, streckschlichten und strecktexturieren. Die Verstreckung zu sogenanntem Glattgarn kann dabei in ein und demselben Arbeitsgang (fully drawn yarn oder fully oriented yarn), oder in einem getrennten Arbeitsgang erfolgen. Das 20 Streckschären, Streckschlichten und die Strecktexturierung führt man im allgemeinen in einem vom Spinnen getrennten Arbeitsgang durch. Die Fäden kann man in an sich bekannter Weise zu Fasern weiterverarbeiten. Aus den Fasern sind dann Flächengebilde durch 25 Weben, Wirken oder Stricken zugänglich.

Die oben beschriebenen Formkörper, Beschichtungsmittel und Fäden etc. können gewünschtenfalls auch Füllstoffe enthalten, die man während des Polymerisationsvorganges in irgendeiner Stufe oder 30 nachträglich, beispielsweise in eine Schmelze der erfindungsgemäßen Polymere einarbeiten kann.

Bezogen auf die erfindungsgemäßen Polymere kann von 0 bis 80 Gew.-% Füllstoffe zusetzen. Geeignete Füllstoffe sind beispielsweise 35 Ruß, Stärke, Ligninpulver, Cellulosefasern, Naturfasern wie Sisal und Hanf, Eisenoxide, Tonminerale, Erze, Calciumcarbonat, Calciumsulfat, Bariumsulfat und Titandioxid. Die Füllstoffe können zum Teil auch Stabilisatoren wie Tocopherol (Vitamin E), organische Phosphorverbindungen, Mono-, Di- und Polyphenole, Hydrochinone, Diarylamine, Thioether, UV-Stabilisatoren, Nukleierungsmittel wie Talkum sowie Gleit- und Formtrennmittel auf Basis von Kohlenwasserstoffen, Fettalkoholen, höheren Carbonsäuren, Metallsalzen höherer Carbonsäuren wie Calcium- und Zinkstearat, und Montanwachsen enthalten. Solche Stabilisatoren etc. sind in 40 Kunststoff-Handbuch, Bd. 3/1, Carl Hanser Verlag, München, 1992, S. 24 bis 28 ausführlich beschrieben.

18

Die erfindungsgemäßen Polymere können außerdem durch den Zusatz von organischen oder anorganischen Farbstoffen beliebig eingefärbt werden. Die Farbstoffe können im weitesten Sinne auch als Füllstoff angesehen werden.

5

Ein besonderes Anwendungsgebiet der erfindungsgemäßen Polymere betrifft die Verwendung als kompostierbare Folie oder einer kompostierbaren Beschichtung als Außenlage von Windeln. Die Außenlage der Windeln verhindert wirksam den Durchtritt von Flüssigkeiten, die im Innern der Windel vom Fluff und Superabsorbern, bevorzugt von bioabbaubaren Superabsorbern, beispielsweise auf Basis von vernetzter Polyacrylsäure oder vernetztem Polyacrylamid, absorbiert werden. Als Innenlage der Windel kann man ein Faservlies aus einem Cellulosematerial verwenden. Die Außenlage der beschriebenen Windeln ist biologisch abbaubar und damit kompostierbar. Sie zerfällt beim Kompostieren, so daß die gesamte Windel verrottet, während mit einer Außenlage aus beispielsweise Polyethylen versehene Windeln nicht ohne vorherige Zerkleinerung oder aufwendige Abtrennung der Polyethylenfolie kompostiert werden können.

Eine weitere bevorzugte Verwendung der erfindungsgemäßen Polymere und Formmassen betrifft die Herstellung von Klebstoffen in an sich bekannter Weise (siehe beispielsweise Encycl. of Polym. Sc. 25 and Eng. Vol.1, "Adhesive Compositions", S. 547 bis 577). Analog zur Lehre der EP-A 21042 kann man die erfindungsgemäßen Polymere und Formmassen auch mit geeigneten klebrigmachenden thermoplastischen Harzen, bevorzugt Naturharzen, nach dort beschriebenen Methoden verarbeiten. Analog zur Lehre der DE-A 30 4,234,305 kann man die erfindungsgemäßen Polymere und Formmassen auch zu lösungsmittelfreien Klebstoffsystmen wie Hot-melt-Folien weiterverarbeiten.

Ein weiteres bevorzugtes Anwendungsgebiet betrifft die Herstellung vollständig abbaubarer Blends mit Stärkemischungen (bevorzugt mit thermoplastischer Stärke wie in der WO 90/05161 beschrieben) analog zu dem in der DE-A 42 37 535 beschriebenen Verfahren. Die erfindungsgemäßen Polymere kann man dabei sowohl als Granulat als auch als Polymerschmelze mit Stärkemischungen 35 abmischen, wobei das Abmischen als Polymerschmelze bevorzugt ist, da sich hierbei ein Verfahrensschritt (Granulierung) einsparen läßt (Direktkonfektionierung). Die erfindungsgemäßen Polymere und thermoplastischen Formmassen lassen sich nach bisherigen Beobachtungen auf Grund ihrer hydrophoben Natur, ihren mechanischen Eigenschaften, ihrer vollständigen Bioabbaubarkeit, ihrer guten Verträglichkeit mit thermoplastischer Stärke und nicht zuletzt

19

wegen ihrer günstigen Rohstoffbasis vorteilhaft als synthetische Blndkomponente einsetzen.

Weitere Anwendungsgebiete betreffen beispielsweise die Verwendung
5 der erfindungsgemäßen Polymere in landwirtschaftlichem Mulch,
Verpackungsmaterial für Saatgut und Nährstoffe, Substrat in
Klebefolien, Babyhöschen, Taschen, Bettücher, Flaschen, Kartons,
Staubbeutel, Etiketten, Kissenbezüge, Schutzkleidung, Hygieneric-
tikel, Taschentücher, Spielzeug und Wischer.

10

Eine weitere Verwendung der erfindungsgemäßen Polymere und Form-
massen betrifft die Herstellung von Schäumen, wobei man im allge-
meinen nach an sich bekannten Methoden vorgeht (siehe EP-A
372,846; Handbook of Polymeric foams and Foam Technology, Hanser
15 Publisher, München, 1991, S. 375 bis 408). Üblicherweise wird da-
bei das erfindungsgemäße Polymere bzw. Formmasse zunächst aufge-
schmolzen, gewünschtenfalls unter Zugabe von bis zu 5 Gew.-% Ver-
bindung D, bevorzugt Pyromellitsäuredianhydrid und Trimellit-
säureanhydrid, dann mit einem Treibmittel versetzt und die so
20 erhaltene Mischung durch Extrusion verminderter Druck ausgesetzt,
wobei die Schäumung entsteht.

Die Vorteile der erfindungsgemäßen Polymere gegenüber bekannten
bioabbaubaren Polymere liegen in einer günstigen Rohstoffbasis
25 mit gut verfügbaren Ausgangsstoffen wie Adipinsäure, Terephthal-
säure und gängigen Diolen, in interessanten mechanischen Eigen-
schaften durch Kombination von "harten" (durch die aromatischen
Dicarbonsäuren wie beispielsweise Terephthalsäure) und "weichen"
(durch die aliphatischen Dicarbonsäuren, wie beispielsweise
30 Adipinsäure) Segmenten in der Polymerkette und der Variation der
Anwendungen durch einfache Modifizierungen, in einem guten Abbau-
verhalten durch Mikroorganismen, besonders im Kompost und im Bo-
den, und in einer gewissen Resistenz gegenüber Mikroorganismen in
wässrigen Systemen bei Raumtemperatur, was für viele Anwendungsbe-
35 reiche besonders vorteilhaft ist. Durch den statistischen Einbau
der aromatischen Dicarbonsäuren der Komponenten (a1) in verschie-
denen Polymeren wird der biologische Angriff ermöglicht und damit
die gewünschte biologische Abbaubarkeit erreicht.

40 Besonders vorteilhaft an den erfindungsgemäßen Polymere ist, daß
durch maßgeschneiderte Rezepturen sowohl biologisches Abbauver-
halten und mechanische Eigenschaften für den jeweiligen Anwen-
dungszweck optimiert werden können.

20

Des weiteren können je nach Herstellverfahren vorteilhaft Polymere mit überwiegend statistisch verteilten Monomerbausteinen, Polymere mit überwiegend Blockstrukturen sowie Polymere mit überwiegend Blendstruktur oder Blends erhalten werden.

5

Beispiele

Enzym-Test

- 10 Die Polymere wurden in einer Mühle mit flüssigem Stickstoff oder Trockeneis gekühlt und fein gemahlen (je größer die Oberfläche des Mahlguts, desto schneller der enzymatische Abbau). Zur eigentlichen Durchführung des Enzym-Tests wurden 30 mg fein gemahnes Polymerpulver und 2 ml einer 20 mmol wäßrigen K_2HPO_4 /
- 15 KH_2PO_4 -Pufferlösung (PH-Wert: 7,0) in ein Eppendorfreagenzgefäß (2 ml) gegeben und 3 h bei 37°C auf einem Schwenker equilibriert. Anschließend wurden 100 units Lipase aus entweder Rhizopus arrhizus, Rhizopus delemar oder Pseudomonas pl. zugesetzt und 16 h bei 37°C unter Röhren (250 rpm) auf dem Schwenker inkubiert. Danach
- 20 wurde die Reaktionsmischung durch eine Millipore®-Membran (0,45 µm) filtriert und der DOC (dissolved organic carbon) des Filtrats gemessen. Analog dazu wurden je eine DOC-Messung nur mit Puffer und Enzym (als Enzymkontrolle) und eine nur mit Puffer und Probe (als Blindwert) durchgeführt.

25

Die ermittelten Δ DOC-Werte ($DOC(Probe + Enzym) - DOC(Enzymkontrolle) - DOC(Blindwert)$) können als Maß für die enzymatische Abbaubarkeit der Proben angesehen werden. Sie sind jeweils im Vergleich zu einer Messung mit Pulver von Polycaprolacton® Tone

30 P 787 (Union Carbide) dargestellt. Bei der Bewertung ist darauf zu achten, daß es sich nicht um absolut quantifizierbare Daten handelt. Auf den Zusammenhang zwischen Oberfläche des Mahlguts und Schnelligkeit des enzymatischen Abbaus wurde weiter oben bereits hingewiesen. Des weiteren können auch die Enzymaktivitäten schwanken.

Die Durchlässigkeit und Permeabilität gegenüber Sauerstoff wurde gemäß DIN 53380 diejenige gegenüber Wasserdampf gemäß DIN 53122 bestimmt.

40

Die Molekulargewichte wurden mittels Gelpermeationschromatographie (GPC) gemessen:

stationäre Phase: 5 MIXED B-Polystyrolgelsäulen (7,5x300 mm,
45 PL-gel 10 µ) der Fa. Polymer Laboratories;
Temperierung: 35°C.

21

mobile Phase: Tetrahydrofuran (Fluß: 1,2 ml/min)

Eichung: Molgewicht 500-1000000 g/mol mit PS-Eichkit
der Fa. Polymer Laboratories.

5

Im Oligomerbereich Ethylbenzol/1,3-Diphenylbutan/1,3,5-Triphenylhexan/1,3,5,7-Tetraphenylloktan/1,3,5,7,9-Pentaphenyldekan

Detektion: RI (Brechungsindex) Waters 410

10 UV (bei 254 nm) Spectra Physics 100

Die Bestimmungen der Hydroxyl-Zahl (OH-Zahl) und Säure-Zahl (SZ) erfolgten nach folgenden Methoden:

15 (a) Bestimmung der scheinbaren Hydroxyl-Zahl

Zu ca. 1 bis 2 g exakt eingewogener Prüfsubstanz wurden 10 ml Toluol und 9,8 ml Acetylierungsreagenz (s.u.) gegeben und 1 h bei 95°C unter Rühren erhitzt. Danach wurden 5 ml dest. Wasser zugeführt. Nach Abkühlen auf Raumtemperatur wurden 50 ml Tetrahydrofuran (THF) zugesetzt und mit ethanolischer KOH-Maßlösung gegen Wendepunkt potentiographisch titriert.

Der Versuch wurde ohne Prüfsubstanz wiederholt (Blindprobe).

25 Die scheinbare OH-Zahl wurde dann aufgrund folgender Formel ermittelt:

scheinb. OH-Zahl $c \cdot t \cdot 56,1 \cdot (V_2 - V_1) / m$ (in mg KOH/g)

wobei c = Stoffmengenkonzentration der ethanol. KOH-Maßlösung in mol/l,

t = Titer der ethanol. KOH-Maßlösung

m = Einwaage in mg der Prüfsubstanz

V₁ = Verbrauch der Maßlösung mit Prüfsubstanz in ml

V₂ = Verbrauch der Maßlösung ohne Prüfsubstanz in ml

35

bedeuten.

Verwendete Reagenzien:

ethanol. KOH-Maßlösung, c = 0,5 mol/l, Titer 0,9933
(Merck, Art.Nr. 1.09114)

40 Essigsäureanhydrid p.A. (Merck, Art.Nr. 42)

Pyridin p.A. (Riedel de Haen, Art.-Nr 33638)

Essigsäure p.A. (Merck, Art.Nr. 1.00063)

Acetylierungsreagenz: 810 ml Pyridin, 100 ml

45 Essigsäureanhydrid und 9 ml

Essigsäure

Wasser, deionisiert

22

THF und Toluol

(b) Bestimmung der Säurezahl (SZ)

Ca. 1 bis 1,5 g Prüfsubstanz wurden exakt eingewogen und mit 10 ml Toluol und 10 ml Pyridin versetzt und anschließend auf 95°C erhitzt. Nach dem Lösen wurde auf Raumtemperatur abgekühlt, 5 ml Wasser und 50 ml THF zugegeben und mit 0,1 N ethanol. KOH-Maßlösung titriert.

- 10 Die Bestimmung wurde ohne Prüfsubstanz wiederholt (Blindprobe)

Die Säure-Zahl wurde dann aufgrund folgender Formel ermittelt:

$$SZ = c \cdot t \cdot 56,1 \cdot (V1 - V2) / m \text{ (in mg KOH/g)}$$

wobei c = Stoffmengenkonzentration der ethanol. KOH-Maßlösung in mol/l,

- 15 t = Titer der ethanol. KOH-Maßlösung
 20 m = Einwaage in mg der Prüfsubstanz
 V1 = Verbrauch der Maßlösung mit Prüfsubstanz in ml
 V2 = Verbrauch der Maßlösung ohne Prüfsubstanz in ml
 bedeuten.

- 25 Verwendete Reagenzien:

ethanol. KOH-Maßlösung, c = 0,1 mol/l, Titer = 0,9913
 (Merck, Art.Nr. 9115)

- 30 Pyridin p.A. (Riedel de Haen, Art.Nr. 33638)
 Wasser, deionisiert
 THF und Toluol

(c) Bestimmung der OH-Zahl

- 35 Die OH-Zahl ergibt sich aus der Summe der scheinbaren OH-Zahl und der SZ:
 OH-Zahl = scheinb. OH-Zahl + SZ

Verwendete Abkürzungen:

- 40 DOC: dissolved organic carbon
 DMT: Dimethylterephthalat
 PCL: Polycaprolacton® Tone P 787 (Union Carbide)
 PMDA: Pyromellitsäuredianhydrid
 SZ: Säurezahl
 45 TBOT: Tetrabutylorthotitanat

23

- VZ: Viskositätszahl (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer bei einer Temperatur von 25°C
T_m: "Schmelztemperatur" = Temperatur, bei der ein
5 maximaler endothermer Wärmefluß auftritt (Extremum der DSC-Kurven)
T_g: Glasübergangstemperatur (midpoint der DSC-Kurven)

Die DSC-Messungen wurden mit einem DSC-Gerät 912+Thermal Analyzer 10 990 der Fa. DuPont durchgeführt. Die Temperatur- und Enthalpiekalibrierung erfolgte in üblicher Weise. Die Probeneinwaage betrug typischerweise 13 mg. Heiz- und Kühlraten betrugen - außer wenn anders vermerkt - 20 K/min. Die Proben wurden unter folgenden Bedingungen vermessen: 1. Aufheizender Lauf an Proben im Anlieferungszustand, 2. Schnelles Abkühlen aus der Schmelze, 3. Aufheizender Lauf an aus der Schmelze abgekühlten Proben (Proben aus 2). Die jeweils zweiten DSC-Läufe dienten dazu, nach Einprägen einer einheitlichen thermischen Vorgeschichte, einen Vergleich 15 zwischen den verschiedenen Proben zu ermöglichen.

20 Herstellung der Polyester P1

Beispiel 1

25 4672 kg 1,4 Butandiol, 7000 kg Adipinsäure und 50 g Zinn-dioctoat wurden in einer Stickstoffatmosphäre bei einer Temperatur im Bereich von 230 bis 240°C zur Reaktion gebracht. Nach Abdestillieren der Hauptmenge des bei der Umsetzung gebildeten Wassers, wurden 10 g TBOT zur Reaktionsmischung gegeben. Nachdem die Säurezahl 30 unter den Wert 1 gesunken ist, wurde unter verminderterem Druck überschüssiges 1,4-Butandiol solange abdestilliert, bis eine OH-Zahl von 56 erreicht war.

Beispiel 2

35 360,4 g des in Beispiel 1 hergestellten Polymers, 227,2 g DMT, 340 g 1,4-Butandiol und 1 g TBOT wurden in einer Stickstoffatmosphäre unter langsamem Röhren auf 180°C erhitzt. Dabei wurde das während der Umesterungsreaktion gebildete Methanol abdestilliert. Innerhalb von 2 h wurde auf 230°C erhitzt, dann 40 6,54 g Pyromellitsäuredianhydrid zugegeben und nach einer weiteren Stunde 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure. Danach wurde innerhalb von 1 h der Druck auf 5 mbar abgesenkt und bei 240°C noch eine weitere Stunde bei einem Druck unter 45 2 mbar gehalten, wobei das im Überschuß eingesetzte 1,4-Butandiol abdestilliert wurde.

24

OH-Zahl: 16 mg KOH/g
SZ-Zahl: <1 mg KOH/g
VZ: 134,5 g/ml
 T_m : 94 °C (DSC, Anlieferungszustand)
 T_g : -41°C (DSC, Anlieferungszustand)
Enzym-Test mit Rhizopus arrhizus, Δ DOC: 571 mg/l
zum Vergleich mit PCL: Δ DOC: 4044 mg/l

Beispiel 3

10

Analog zu Beispiel 2 wurden 372,4 g des Polymers von Beispiel 1, 215,6 g DMT, 340 g 1,4 Butandiol, 5,8 g 1,2,4-Benzoltricarbonsäure-1,2-anhydrid, 1,0 g TBOT und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure umgesetzt, wobei die Zugabe von 1,2,4-Benzoltricarbonsäure-1,2-anhydrid bereits zu Anfang der Umsetzung erfolgte.

OH-Zahl: 16 mg KOH/g
SZ-Zahl: 0,8 mg KOH/g
20 VZ: 71,4 g/ml
 T_m : 89 °C (DSC, Anlieferungszustand)
 T_g : -43°C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 4

25

Analog zu Beispiel 3 wurden 372,4 g des Polymers von Beispiel 1, 215,6 g DMT, 340 g 1,4 Butandiol, 6,3 g 1,3,5-Benzoltricarbonsäure, 1,0 g TBOT und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure umgesetzt.

30

OH-Zahl: 18 mg KOH/g
SZ-Zahl: 1,3 mg KOH/g
VZ: 61,3 g/ml
 T_m : 89°C (DSC, Anlieferungszustand)
35 T_g : -43,5°C (DSC, Anlieferungszustand)

40

45

25

Beispiel 5

Analog zu Beispiel 3 wurden 360,4 g des Polymers von Beispiel 1, 221,4 g DMT, 340 g 1,4 Butandiol, 11,5 g 1,2,4-Benzoltricarbon-5 säure-1,2-anhydrid, 1,0 g TBOT und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure umgesetzt.

OH-Zahl: 18 mg KOH/g

SZ-Zahl: 1,3 mg KOH/g

10 VZ: 80,4 g/ml

T_m: 89°C (DSC, Anlieferungszustand)

T_g: -42 °C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 6

15

Analog zu Beispiel 3 wurden 360 g des Polymers von Beispiel 1, 233 g DMT, 340 g 1,4-Butandiol, 4,1 g einer Mischung aus 85 bis 92 Gew.-% Pentaerythrit und 8 bis 15 Gew.-% Dipentaerythrit, 1,0 g TBOT, und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure umgesetzt.

OH-Zahl: 22 mg KOH/g

SZ-Zahl: 0,8 g KOH/g

VZ: 68,24 g/ml

25 T_m: 88,5°C (DSC, Anlieferungszustand)

T_g: -44°C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 7

30 Analog zu Beispiel 3 wurden 360 g des Polymers von Beispiel 1, 340 g 1,4-Butandiol, 8 g Sulfoisophthalsäure-Natriumsalz, 0,65 g PMDA, 1,0 g TBOT, und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen Lösung von phosphoriger Säure umgesetzt, wobei die Zugabe des Sulfoisophthalsäure-Natriumsalzes bereits zu Anfang der Umsetzung erfolgte.

OH-Zahl: 10 mg KOH/g

SZ-Zahl: 2,4 g KOH/g

VZ: 64,56 g/ml

40 T_m: 92°C (DSC, Anlieferungszustand)

T_g: 40°C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 8

45 341,2 g DMT, 646 g 1,4-Butandiol, 0,65 g PMDA, 1,0 g TBOT wurden in einen Dreihalskolben gegeben und unter Stickstoffatmosphäre unter langsamem Rühren auf 180°C erhitzt. Dabei wurde das während

26

der Umsetzungsreaktion gebildete Methanol abdestilliert. Nach Zugebung von 313 g Adipinsäure wurde innerhalb von 2 h unter Erhöhung der Rührgeschwindigkeit auf 23°C erhitzt, wobei das während der Umsetzung gebildete Wasser abdestilliert wurde. Nach einer weiteren Stunde wurden noch 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen phosphorigen Säure zugegeben. Danach wurde innerhalb von 1 h der Druck auf 5 mbar gesenkt und bei 240°C noch 1 h bei einem Druck < 2 mbar erhitzt, wobei das im Überschuß eingesetzte 1,4-Butandiol abdestilliert wurde.

10

OH-Zahl: 19 mg KOH/g
 SZ: 0,2 g KOH/g
 VZ: 48,6 g/ml
 T_m: 109,5°C (DSC, Anlieferungszustand)
 15 T_g: -28°C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 9 - Herstellung eines Polyesters P2

372 g Ethylen glykol, 388 g DMT, 1,0 g TBOT und 12 g Sulfoisophthaläsäure-Natriumsalz wurden in einen Dreihalskolben gegeben und unter Stickstoffatmosphäre unter langsamem Rühren auf 180°C erhitzt. Dabei wurde das während der Umesterungsreaktion gebildete Methanol abdestilliert. Dann wurden 75 g Adipinsäure und 43,5 g einer 91 gew.-%igen wäßrigen Milchsäurelösung zugegeben. Innerhalb von 2 h wurde unter Erhöhung der Rührgeschwindigkeit auf 200°C erhitzt. Danach wurde der Druck stufenweise auf 5 mbar gesenkt und bei 210°C noch 1 h bei einem Druck < 2 mbar erhitzt, wobei das während der Kondensationsreaktion gebildete Wasser und das im Überschuß eingesetzte Ethylen glykol abdestilliert wurden.

20

OH-Zahl: 13 mg KOH/g
 SZ: 2,6 g KOH/g
 T_m: 176,4°C (DSC, von 250°C schnell abgekühlt)

35 Beispiel 10

(a) Analog zu Beispiel 2 wurden 362 g des Polymers von Beispiel 1, 234 g DMT, 340 g 1,4-Butandiol, 1 g TBOT und 0,4 g einer 50 gew.-%igen wäßrigen phosphorigen Säure umgesetzt,

40

OH-Zahl: 20 mg KOH/g
 SZ: 0,8 g KOH/g
 VZ: 42 g/ml

45 (b) 120 g des Polymers von Beispiel 10(a) wurden mit 60 g Polylactid und 0,75 g PMDA unter Stickstoffatmosphäre auf 180°C erhitzt und gerührt. Anschließend wurden innerhalb von 15

27

min 1,68 g Hexamethylendiisocyanat ("HDI") zugegeben und noch weitere 30 min weitergerührt.

Produkt vor HDI-Zugabe:

5 VZ: 48 g/ml

Produkt nach HDI-Zugabe:

VZ: 65 g/ml

T_m: 95,5°C, 143°C, 151,8°C

10 T_g: (DSC, von 200°C schnell abgekühlt)

T_g: -30°C, 48,5°C (DSC, von 200°C schnell abgekühlt)

Beispiel 11

15 30 g des Polymeren von Beispiel 10(a) wurden mit 120 g Polycaprolacton und 0,75 g Pyromellitsäuredianhydrid unter Stickstoffatmosphäre auf 180°C aufgeheizt und 2 Stunden gerührt. Anschließend wurden innerhalb von 15 min 1,74 g Hexamethylendiisocyanat zugegeben und noch 30 min weitergerührt.

20

Produkt vor HDI-Zugabe:

VZ: 76 g/ml

Produkt nach HDI-Zugabe:

25 VZ: 213 g/l

T_g: -48°C (DSC, Anlieferungszustand)

T_m: 53,3°C, 91,5°C (DSC, Anlieferungszustand)

Beispiel 12

30

1,81 kg des Polymers von Beispiel 1, 1,17 kg DMT, 1,7 kg 1,4-Butandiol, 4,7 g TBOT, 6,6 g PMDA, und 1,9 g 50 %ige wäßrige phosphorige Säure wurden analog zu Beispiel 2 umgesetzt, wobei nach Beendigung der Umsetzung die Schmelze unter Rühren und unter 35 Stickstoffatmosphäre auf 200°C abgekühlt wurde. Dann erfolgte die Zugabe von 15 g Hexamethylendiisocyanat in 4 Portionen innerhalb von 40 min. Der Polyester konnte granuliert und zu Blasfolien verarbeitet werden.

40 OH-Zahl: 2 mg KOH/g

SZ: 5,5 mg KOH/g

GPC: M_n = 14320, M_w = 98350 (UV-Detektor, 254 nm, Spectra Physics 100)

T_m: 98°C, T_g: -31°C (DSC, von 190°C schnell abgekühlt)

45 Enzym-Test mit Rhizopus arrhizus: ΔDOC: 264 mg/l

(Folie)/ΔDOC-(PCL-Pulver): 2588 mg/l

28

Folieneigenschaften:

- Foliendicke: ca. 50 μm , Aufblasverhältnis: 1:2
- Reißfestigkeit (DIN 53455) längs: 27,9/quer: 28,2 N/mm²
- Reißdehnung (DIN 53455) längs: 733 %/quer: 907 %

5

Probe Nr.	Foliendicke μm	H_2O -Durchlässigkeit	H_2O -Permeabilität
10		$q \text{ in } \frac{\text{g}}{\text{m}^2 \cdot \text{d}}$ 23°C / 85 % → 0 % r.F.	$P \text{ in } \frac{\text{g} \cdot 100 \mu\text{m}}{\text{m}^2 \cdot \text{d}}$
1	37	366	135
2	42	304	128

15

Probe Nr.	Foliendicke μm	O_2 -Durchlässigkeit	H_2O -Permeabilität
20		$q \text{ in } \frac{\text{cm}^3}{\text{m}^2 \cdot \text{d} \cdot \text{bar}}$ 23°C / 0 % r.F.	$P \text{ in } \frac{\text{cm}^3 \cdot 100 \mu\text{m}}{\text{m}^2 \cdot \text{d} \cdot \text{bar}}$ 23°C / 0 % r.F.
3	49	1500	735
4	48	1560	749

25 r.F. = relative Feuchtigkeit

Beispiel 13

16,52 kg des Polymers von Beispiel 1 13,1 kg DMT, 17 kg

30 1,4-Butandiol, 47 g TBOT, 16,5 g PMDA, und 19 g 50 %ige wäßrige phosphorige Säure wurden analog Beispiel 2 umgesetzt, wobei nach Beendigung der Umsetzung die Schmelze unter Rühren und unter Stickstoffatmosphäre auf 200°C abgekühlt wurde. Dann erfolgte die Zugabe von 290 g Hexamethylendiisocyanat in 5 Portionen innerhalb 35 von 40 min. Der Polyester konnte granuliert werden.

OH-Zahl: 2 mg KOH/g

SZ: 4,1 mg KOH/g

40 GPC: $M_n = 17589$, $M_w = 113550$ (UV-Detektor, 254 nm, Spectra Physics 100)

T_m: 108,3°CT_g: -25,6°C (DSC, von 190°C schnell abgekühlt)

45

Beispiel 14

Die Herstellung eines Blends aus Stärke und dem Polyester aus Beispiel 13 erfolgte in einem gleichsinnig drehenden Zweiwellenextruder (L/D-Verhältnis: 37) mit ca. 30 kg/h Durchsatz bei 50-220°C. Zunächst wurde die native Kartoffelstärke mit Glycerin plastifiziert und die erhaltene destrukturierte, thermoplastische Stärke entgast. Durch Zumischung des Polymeren aus Beispiel 13 als Granulat über einen gleichsinnig drehenden zweiwelligen 10 Seitenextruder (L/D-Verhältnis: 21) wurde ein Stärkeblend erhalten, der granuliert und zu Blasfolien verarbeitet werden konnte.

Zusammensetzung Stärkeblend:

- 15 - 10 kg/h Perfectamyl D 6 (Fa. AVEBE; native Kartoffelstärke mit einem Wassergehalt von 6-10 Gew.-%)
- 6 kg/h Glycerin
- 14 kg/h Polymer aus Beispiel 13
- 0,15 kg/h Erucasäureamid
- 20 - 0,15 kg/h Loxiol G 31

Loxiol G 31: flüssiger neutraler Fettsäureester, Stockpunkt < 19°C,
Dichte: 0,853-0,857 g/cm³ (20°C), Fa. Henkel

25

Folieneigenschaften:

- Foliendicke: ca. 100 µm, Aufblasverhältnis: ca. 1:2
- Reißfestigkeit (DIN 53455) längs: 16,6/quer: 10,0 N/mm²
- 30 - Reißdehnung (DIN 53455) längs: 789 %/quer: 652 %

Probe Nr.	Foliendicke µm	H ₂ O-Durchlässigkeit	H ₂ O-Permeabilität
35		q in $\frac{g}{m^2 \cdot d}$	p in $\frac{g \cdot 100 \mu m}{m^2 \cdot d}$
40	5 6	97 106	23°C / 85 % → 0 % r.F. 275 211 267 224

30

Probe Nr.	Foliendicke µm	O ₂ -Durchlässig- keit	H ₂ -O-Permeabili- tät
5		q in $\frac{\text{cm}^3}{\text{m}^2 \cdot \text{d} \cdot \text{bar}}$ 23°C / 0 % r.F.	P in $\frac{\text{cm}^3 \cdot 100 \mu\text{m}}{\text{m}^2 \cdot \text{d} \cdot \text{bar}}$ 23°C / 0 % r.F.
	7	105	78
	8	103	77 82 79

10 Beispiel 15

120 kg des Polymeren aus Beispiel 1 77,68 kg DMT, 112,5 kg 1,4-Butandiol und 311 g TBOT wurden in einen Reaktor gegeben und unter Stickstoffatmosphäre mit langsamem Rühren auf 180°C erhitzt. 15 Dabei wurde das während der Umesterungsreaktion gebildete Methanol abdestilliert. Innerhalb von 2 h wurde unter Erhöhung der Rührgeschwindigkeit auf 230°C erhitzt, 110 g Pyromellitsäure-dianhydrid zugegeben und nach einer weiteren Stunde noch 125 g 20 50 gew.-%ige wäßrige phosphorige Säure. Innerhalb von 1,5 h wurde der Druck auf 5 mbar abgesenkt und bei 240°C noch 2 h < 2 mbar gehalten, wobei das im Überschuß eingesetzte 1,4-Butandiol abdestilliert wurde. Nach Beendigung der Umsetzung wurde die Schmelze unter Rühren und unter Stickstoffatmosphäre auf 200°C 25 abgekühlt. Dann erfolgte die Zugabe von 2,3 kg Hexamethylen-diisocyanat kontinuierlich innerhalb von 60 min. Nach weiteren 30 min wurde der Polyester ausgefahren.

OH-Zahl: 3 mg KOH/G

30 SZ: 3,7 mg/KOH/g

GPC: M_n = 15892, M_w = 77920 (UV-Detektor, 254 nm, Spectra Physics 100)

35 T_m: 97,6°C

T_g: -29,3°C (DSC, von 190°C schnell abgekühlt)

Beispiel 16

40 Die Herstellung eines Blends aus Stärke und dem Polymer aus Bei- spielpunkt 15 erfolgte in einem gleichsinnig drehenden Zweiwellen-extruder (L/D-Verhältnis: 37) mit ca. 30 kg/h Durchsatz bei 50-220°C. Zunächst wurde die native Kartoffelstärke mit der Glycerin-MSA-Mischung plastifiziert und die erhaltene destrukturierte, thermoplastische Stärke entgast. Durch direkte Zumischung des 45 Polymers aus Beispiel 15 als Polymerschmelze (ohne vorherige Isolierung als Granulat etc.) über einen gleichsinnig drehenden zweiwelligen Seitenextruder (L/D-Verhältnis: 22, Temperatur-

31

führung: 50-150°C) wurde ein Stärkeblend erhalten, der granuliert und zu Blasfolien verarbeitet werden konnte.

Vorteile: Einsparung von einem Verfahrensschritt, besonders hohe Wasserresistenz der Folie durch Morphologie des Blends

5

Zusammensetzung Stärkeblend:

- 10 kg/h Perfectamyl D 6 (Fa. AVEBE; native Kartoffelstärke mit einem Wassergehalt von 6-10 Gew.-%)
- 10** - 6 kg/h Mischung: Glycerin + 0,5 Gew.-% Maleinsäureanhydrid
- 14 kg/h Polymer von Beispiel 15
- 0,15 kg/h Erucasäureamid
- 0,15 kg/h Loxiol G 31

15**20****25****30****35****40****45**

Patentansprüche

1. Biologisch abbaubare Polyester P1, erhältlich durch Reaktion einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus
 - (a1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus
5 35 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,
10 5 bis 65 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,
15 0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,
20 wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt, und
25 (a2) einer Dihydroxyverbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C₂-C₆-Alkandiolen und C₅-C₁₀-Cycloalkandiolen,
30 wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt, mit der Maßgabe, daß die Polyester P1 ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 50000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester P1 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170°C aufweisen, und mit der weiteren Maßgabe, daß man von 0,01 bis 5 mol-%, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Komponente (a1), einer Verbindung D mit mindestens drei zur Esterbildung befähigten Gruppen zur Herstellung der Polyester P1 einsetzt.
35
2. Biologisch abbaubare Polyester P2, erhältlich durch Reaktion einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus
 - (b1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus
40 20 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,
45

33

5 bis 80 mol-% Terphthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon, und

5 0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,

wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt,

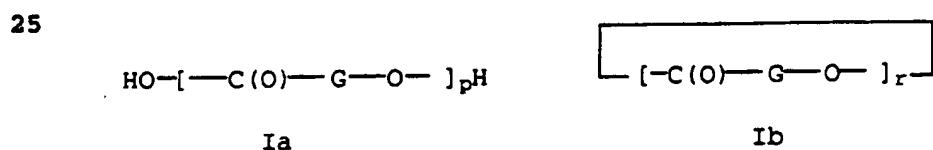
10 (b2) Dihydroxyverbindung (a2),

wobei man das Molverhältnis von (b1) zu (b2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt,

15 (b3) von 0,01 bis 100 Gew.-%, bezogen auf Komponente (b1), einer Hydroxycarbonsäure B1, und

(b4) 20 von 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (b1), Verbindung D,

wobei die Hydroxycarbonsäure B1 definiert ist durch die Formeln Ia oder Ib



30 35 in deren p eine ganze Zahl von 1 bis 1500 und r eine ganze Zahl von 1 bis 4 bedeuten, und G für einen Rest steht, der ausgewählt ist aus der Gruppe bestehend aus Phenylen, $-(\text{CH}_2)_n-$, wobei n eine ganze Zahl von 1 bis 5 bedeutet, $-\text{C}(\text{R})\text{H}-$ und $-\text{C}(\text{R})\text{HCH}_2$, wobei R für Methyl oder Ethyl steht.

wobei die Polyester P2 ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 80000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester P2 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235°C aufweisen.

3. Biologisch abbaubare Polyester Q1, erhältlich durch Reaktion
45 einer Mischung bestehend im wesentlichen aus

34

- (c1) Polyester P1 und/oder einem Polyester PWD,
- (c2) 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf (c1), Hydroxycarbonsäure B1, und
- 5 (c3) 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung D, wobei der Polyester PWD erhältlich ist durch Reaktion von im wesentlichen den Komponenten (a1) und (a2), wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt, mit der Maßgabe, daß die Polyester PWD ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 50000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.- Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester PWD bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170°C aufweisen, wobei die Polyester Q1 ein Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 5000 bis 100000 g/mol, eine Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (50/50 Gew.-Verhältnis) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester Q1 bei einer Temperatur von 25°C) und einen Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235°C aufweisen.
- 10 4. Biologisch abbaubare Polyester Q2 mit einem Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 6000 bis 60000 g/mol, einer Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 350 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (50/50 Gew.-%) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polyester Q2 bei einer Temperatur von 25°C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 170°C, erhältlich durch
- 15 Reaktion einer Mischung bestehend im wesentlichen aus
- 20 (d1) von 95 bis 99,9 Gew.-% Polyester P1 und/oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3,
- 25 (d2) von 0,1 bis 5 Gew.-% eines Diisocyanats C1 und
- 30 (d3) von 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung D.

35

5. Biologisch abbaubare Polymere T1 mit einem Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10 000 bis 100 000 g/mol, mit einer Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T1 bei einer Temperatur von 25°C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235°C, erhältlich durch Umsetzung des Polyesters Q1 gemäß Anspruch 3 mit (e1) 0,1 bis 5 Gew.-%, bezogen auf den Polyester Q1, Diisocyanat C1 sowie mit (e2) 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von Polyester Q1 über den Polyester P1 und/oder PWD, Verbindung D.
10. Biologisch abbaubare Polymere T2 mit einem Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10.000 bis 100.000 g/mol, mit einer Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T2 bei einer Temperatur von 25°C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235°C, erhältlich durch Umsetzung des Polyesters Q2 mit
20. (f1) 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf Polyester Q2, Hydroxycarbonsäure B1 sowie mit
25. (f2) 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von Polyester Q2 über den Polyester P1 und/oder PWD, Verbindung D.
30. Biologisch abbaubare Polymere T3 mit einem Molekulargewicht (M_n) im Bereich von 10.000 bis 100.000 g/mol, mit einer Viskositätszahl im Bereich von 30 bis 450 g/ml (gemessen in o-Dichlorbenzol/Phenol (Gew.-Verhältnis 50/50) bei einer Konzentration von 0,5 Gew.-% Polymer T3 bei einer Temperatur von 25°C) und einem Schmelzpunkt im Bereich von 50 bis 235°C, erhältlich durch Umsetzung von
35. (g1) Polyester P2, oder
40. (g2) einer Mischung bestehend im wesentlichen aus Polyester P1 und 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf Polyester P1, Hydroxycarbonsäure B1, oder
45. (g3) einer Mischung bestehend im wesentlichen aus Polyestern P1, die eine unterschiedliche Zusammensetzung voneinander aufweisen,

36

mit 0,1 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die Menge der eingesetzten Polyester, Diisocyanat C1 sowie

5 mit 0 bis 5 mol-%, bezogen auf die jeweiligen Molmengen an Komponente (a1), die zur Herstellung der eingesetzten Polyester (g1) bis (g3) eingesetzt wurden, Verbindung D.

8. Biologisch abbaubare thermoplastische Formmassen T4, erhältlich durch Mischen in an sich bekannter Weise von

10 (h1) 99,5 bis 0,5 Gew.-% Polyester P1 gemäß Anspruch 1 oder Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3 mit

15 (h2) 0,5 bis 99,5 Gew.-% Hydroxycarbonsäure B1.

9. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester P1 gemäß Anspruch 1 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus

20 (a1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus

25 (a1) 35 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,
5 bis 65 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,
und

30 0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,

wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt, und
35 (a2) einer Dihydroxyverbindung, ausgewählt aus der Gruppe bestehend aus C₂-C₆-Alkandiolen und C₅-C₁₀-Cycloalkandiolen,

40 wobei man das Molverhältnis von (a1) zu (a2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt, und von 0,01 bis 5 mol-%, bezogen auf die Molmenge der eingesetzten Komponente (a1), einer Verbindung D mit mindestens drei zur Esterbildung befähigten Gruppen zur Reaktion bringt.

37

10. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester P2 gemäß Anspruch 2 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus

5

(b1) einer Mischung, bestehend im wesentlichen aus

20 bis 95 mol-% Adipinsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon,

10

5 bis 80 mol-% Terephthalsäure oder esterbildende Derivate davon oder Mischungen davon, und

15

0 bis 5 mol-% einer sulfonatgruppenhaltigen Verbindung,

wobei die Summe der einzelnen Molprozentangaben 100 mol-% beträgt,

20

(b2) Dihydroxyverbindung (a2),

wobei man das Molverhältnis von (b1) zu (b2) im Bereich von 0,4:1 bis 1,5:1 wählt,

25

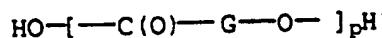
(b3) von 0,01 bis 100 Gew.-%, bezogen auf Komponente (b1), einer Hydroxycarbonsäure B1, und

(b4) von 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (b1), Verbindung D,

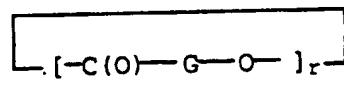
30

wobei die Hydroxycarbonsäure B1 definiert ist durch die Formeln Ia oder Ib

35



Ia



Ib

40

in der p eine ganze Zahl von 1 bis 1500 und r eine ganze Zahl von 1 bis 4 bedeuten, und G für einen Rest steht, der ausgewählt ist aus der Gruppe bestehend aus Phenylen, $-(\text{CH}_2)_n-$, wobei n eine ganze Zahl von 1 bis 5 bedeutet, $-\text{C}(\text{R})\text{H}-$ und $-\text{C}(\text{R})\text{HCH}_2$, wobei R für Methyl oder Ethyl steht, zur Reaktion bringt.

45

11. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester Q1 gemäß Anspruch 3 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus

5

- (c1) Polyester P1 und/oder einem Polyester PWD,
- (c2) 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf (c1), Hydroxycarbonsäure B1, und
- 10 (c3) 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung D,

15 zur Reaktion bringt.

12. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus

20

- (d1) von 95 bis 99,9 Gew.-% Polyester P1 und/oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3,
- 25 (d2) von 0,1 bis 5 Gew.-% eines Diisocyanats C1 und
- (d3) von 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von P1 und/oder PWD, Verbindung D

30

zur Reaktion bringt.

13. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polymeren T1 gemäß Anspruch 5 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man Polyester Q1 gemäß Anspruch 3 mit (e1) 0,1 bis 5 Gew.-%, bezogen auf den Polyester Q1, Diisocyanat C1 sowie mit (e2) 0 bis 5 mol-%, bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von Polyester Q1 über Polyester P1 und/oder PWD, Verbindung D zur Reaktion bringt.

40

14. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polymeren T2 gemäß Anspruch 6 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man

45 Polyester Q2 mit

39

- (f1) 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf Polyester Q2, Hydroxycarbonsäure B1 sowi mit
- 5 (f2) 0 bis 5 mol-%; bezogen auf Komponente (a1) aus der Herstellung von Polyester Q2 über Polyester P1 und/oder PWD, Verbindung D,
- zur Reaktion bringt.
- 10 15. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren Polymeren T3 gemäß Anspruch 7 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man
- 15 (g1) Polyester P2, oder
- (g2) eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus Polyester P1 und 0,01 bis 50 Gew.-%, bezogen auf Polyester P1, Hydroxycarbonsäure B1, oder
- 20 (g3) eine Mischung, bestehend im wesentlichen aus Polyestern P1, die eine unterschiedliche Zusammensetzung voneinander aufweisen,
- mit 0,1 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die Menge der eingesetzten
- 25 Polyester, Diisocyanat C1 sowie
- mit 0 bis 5 mol-%, bezogen auf die jeweiligen Molmengen an Komponente (a1), die zur Herstellung der eingesetzten Polyester (g1) bis (g3) eingesetzt wurden, Verbindung D, zur Reaktion bringt.
- 30
16. Verfahren zur Herstellung der biologisch abbaubaren thermoplastischen Formmassen T4 gemäß Anspruch 8 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man 99,5 bis
- 35 0,5 Gew.-% Polyester P1 gemäß Anspruch 1 oder Polyester Q2 gemäß Anspruch 4 oder Polyester PWD gemäß Anspruch 3 mit 0,5 bis 99,5 Gew.-% Hydroxycarbonsäure B1 mischt.
17. Verwendung der biologisch abbaubaren Polymere gemäß den An-
- 40 sprüchen 1 bis 7 oder der thermoplastischen Formmassen gemäß Anspruch 8 oder hergestellt gemäß den Ansprüchen 9 bis 16 zur Herstellung von kompostierbaren Formkörpern.

40

18. Verwendung der biologisch abbaubaren Polymere gemäß den Ansprüchen 1 bis 7 oder der thermoplastischen Formmassen gemäß Anspruch 8 oder hergestellt gemäß den Ansprüchen 9 bis 16 zur Herstellung von Klebstoffen.

5

19. Kompostierbare Formkörper, erhältlich durch die Verwendung gemäß Anspruch 17.

- 10 20. Klebstoffe, erhältlich durch die Verwendung gemäß Anspruch 18.

- 15 21. Verwendung der biologisch abbaubaren Polymere gemäß den Ansprüchen 1 bis 7 oder der thermoplastischen Formmassen gemäß Anspruch 8 oder hergestellt gemäß den Ansprüchen 9 bis 16 zur Herstellung von biologisch abbaubaren Blends, enthaltend im wesentlichen die erfindungsgemäßen Polymere und Stärke.

- 20 22. Biologisch abbaubare Blends, erhältlich durch die Verwendung gemäß Anspruch 21.

- 25 23. Verfahren zur Herstellung biologisch abbaubarer Blends gemäß Anspruch 22 in an sich bekannter Weise, dadurch gekennzeichnet, daß man Stärke mit den erfindungsgemäßen Polymeren mischt.

- 30 24. Verwendung der biologisch abbaubaren Polymere gemäß den Ansprüchen 1 bis 7 oder der thermoplastischen Formmassen gemäß Anspruch 8 oder hergestellt gemäß den Ansprüchen 9 bis 16 zur Herstellung von biologisch abbaubaren Schäumen.

25. Biologisch abbaubare Schäume, erhältlich durch die Verwendung gemäß Anspruch 24.

35

40

45

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Int'l Application No

PCT/EP 95/02491

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
 IPC 6 C08G63/20 C08G63/60 C08G18/42

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 6 C08G

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	EP,A,0 569 143 (SHOWA HIGHPOLYMER CO., LTD) 10 November 1993 see claims 1,10-14 --- US,A,3 763 079 (M. FRYD) 2 October 1973 see column 2, line 18 - column 3, line 75; claim 1 --- -/-	1,4,7,9, 12,15, 17,19 4,7,12, 15,17,19
X		

 Further documents are listed in the continuation of box C. Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents:

- *'A' document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *'E' earlier document but published on or after the international filing date
- *'L' document which may throw doubt on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *'O' document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *'P' document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *'T' later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

- *'X' document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

- *'Y' document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art

- *'A' document member of the same patent family

2

Date of the actual completion of the international search

28 November 1995

Date of mailing of the international search report

29.12.95

Name and mailing address of the ISA
 European Patent Office, P.B. 5818 Patentstaan 2
 NL - 2280 HV Rijswijk
 Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
 Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Decocker, L

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/EP 95/02491

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	CHEMICAL ABSTRACTS, vol. 105, no. 20, 17 November 1986 Columbus, Ohio, US; abstract no. 173699z, ISHIGURO, MICHIIRO ET AL. 'Polyurethanes' page 46; see abstract & JP,A,61 081 419 (KURARAY CO., LTD.) ---	4,7,12, 15,17,19
X	DATABASE WPI Week 9410 Derwent Publications Ltd., London, GB; AN 94-079832 & JP,A,06 032 357 (SHOWA HIGH POLYMER CO., LTD), 8 February 1994 see abstract ---	4,7,12, 15,17,19
A	WO,A,91 02015 (THE PENNSYLVANIA RESEARC CORPORATION) 21 February 1991 see claims 1-11 ---	1,9,17, 19
A	EP,A,0 028 687 (CHEMISCHE WERKE HÜLS AG) 20 May 1981 cited in the application see claims 1-5 -----	1-20

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP 95/02491

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
EP-A-569143	10-11-93	JP-A-	7090715	04-04-95
		JP-A-	7011515	13-01-95
		JP-A-	7011516	13-01-95
		JP-A-	7011517	13-01-95
		JP-A-	6248516	06-09-94
		JP-A-	6248510	06-09-94
		JP-A-	7048768	21-02-95
		EP-A-	0569144	10-11-93
		EP-A-	0569145	10-11-93
		EP-A-	0569146	10-11-93
		EP-A-	0569147	10-11-93
		EP-A-	0569148	10-11-93
		EP-A-	0569149	10-11-93
		EP-A-	0581410	02-02-94
		EP-A-	0569150	10-11-93
		EP-A-	0569151	10-11-93
		EP-A-	0569152	10-11-93
		EP-A-	0569153	10-11-93
		EP-A-	0569154	10-11-93
		JP-A-	6246767	06-09-94
		US-A-	5391644	21-02-95
		JP-A-	6248061	06-09-94
		US-A-	5324556	28-06-94
		JP-A-	7047599	21-02-95
		US-A-	5310872	10-05-94
		US-A-	5349028	20-09-94
		JP-A-	7047598	21-02-95
		US-A-	5314969	24-05-94
		JP-A-	6246810	06-09-94
		JP-A-	6172578	21-06-94
		US-A-	5321052	14-06-94
		US-A-	5362765	08-11-94
		JP-A-	6248509	06-09-94
		US-A-	5348700	20-09-94
		JP-A-	6248104	06-09-94
		US-A-	5314927	24-05-94
		JP-A-	6248106	06-09-94
		JP-A-	6171050	21-06-94
		US-A-	5360663	01-11-94
		JP-A-	6172621	21-06-94

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP 95/02491

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
EP-A-569143		JP-A-	6170941	21-06-94
		US-A-	5324794	28-06-94
US-A-3763079	02-10-73	NONE		
WO-A-9102015	21-02-91	AU-B-	6338590	11-03-91
		EP-A-	0496737	05-08-92
EP-A-28687	20-05-81	DE-A-	2945729	21-05-81
		US-A-	4328059	04-05-82

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Internationales Aktenzeichen
PCT/EP 95/02491

A. KLASIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES IPK 6 C08G63/20 C08G63/60 C08G18/42

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierte Mindestprästoff (Klassifikationssystem und Klassifikationsymbole) IPK 6 C08G

Recherchierte aber nicht zum Mindestprästoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	EP,A,0 569 143 (SHOWA HIGHPOLYMER CO., LTD) 10.November 1993 siehe Ansprüche 1,10-14 ---	1,4,7,9, 12,15, 17,19
X	US,A,3 763 079 (M. FRYD) 2.Oktober 1973 siehe Spalte 2, Zeile 18 - Spalte 3, Zeile 75; Anspruch 1 ---	4,7,12, 15,17,19 -/-

Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen

Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

'A' Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

'E' älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

'L' Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

'O' Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

'P' Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

'T' Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundliegenden Prinzips oder der ihr zugrundliegenden Theorie angegeben ist

'X' Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erforderlicher Tätigkeit beruhend betrachtet werden

'Y' Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erforderlicher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist

'A' Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

2

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

28.November 1995

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

29.12.95

Name und Postanschrift der internationale Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patendaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl Fax (+ 31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Decocker, L

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Int.	ionale Aktenzeichen
PCT/EP 95/02491	

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	CHEMICAL ABSTRACTS, vol. 105, no. 20, 17.November 1986 Columbus, Ohio, US; abstract no. 173699z, ISHIGURO, MICHIIRO ET AL. 'Polyurethanes' Seite 46; siehe Zusammenfassung & JP,A,61 081 419 (KURARAY CO., LTD.) ----	4,7,12, 15,17,19
X	DATABASE WPI Week 9410 Derwent Publications Ltd., London, GB; AN 94-079832 & JP,A,06 032 357 (SHOWA HIGH POLYMER CO., LTD) , 8.Februar 1994 siehe Zusammenfassung ----	4,7,12, 15,17,19
A	WO,A,91 02015 (THE PENNSYLVANIA RESEARC CORPORATION) 21.Februar 1991 siehe Ansprüche 1-11 ----	1,9,17, 19
A	EP,A,0 028 687 (CHEMISCHE WERKE HÜLS AG) 20.Mai 1981 in der Anmeldung erwähnt siehe Ansprüche 1-5 -----	1-20

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

In nationales Aktenzeichen

PCT/EP 95/02491

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
EP-A-569143	10-11-93	JP-A- 7090715	04-04-95
		JP-A- 7011515	13-01-95
		JP-A- 7011516	13-01-95
		JP-A- 7011517	13-01-95
		JP-A- 6248516	06-09-94
		JP-A- 6248510	06-09-94
		JP-A- 7048768	21-02-95
		EP-A- 0569144	10-11-93
		EP-A- 0569145	10-11-93
		EP-A- 0569146	10-11-93
		EP-A- 0569147	10-11-93
		EP-A- 0569148	10-11-93
		EP-A- 0569149	10-11-93
		EP-A- 0581410	02-02-94
		EP-A- 0569150	10-11-93
		EP-A- 0569151	10-11-93
		EP-A- 0569152	10-11-93
		EP-A- 0569153	10-11-93
		EP-A- 0569154	10-11-93
		JP-A- 6246767	06-09-94
		US-A- 5391644	21-02-95
		JP-A- 6248061	06-09-94
		US-A- 5324556	28-06-94
		JP-A- 7047599	21-02-95
		US-A- 5310872	10-05-94
		US-A- 5349028	20-09-94
		JP-A- 7047598	21-02-95
		US-A- 5314969	24-05-94
		JP-A- 6246810	06-09-94
		JP-A- 6172578	21-06-94
		US-A- 5321052	14-06-94
		US-A- 5362765	08-11-94
		JP-A- 6248509	06-09-94
		US-A- 5348700	20-09-94
		JP-A- 6248104	06-09-94
		US-A- 5314927	24-05-94
		JP-A- 6248106	06-09-94
		JP-A- 6171050	21-06-94
		US-A- 5360663	01-11-94
		JP-A- 6172621	21-06-94

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Ir. nationales Aktenzeichen

PCT/EP 95/02491

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
EP-A-569143		JP-A-	6170941	21-06-94
		US-A-	5324794	28-06-94
US-A-3763079	02-10-73	KEINE		
WO-A-9102015	21-02-91	AU-B-	6338590	11-03-91
		EP-A-	0496737	05-08-92
EP-A-28687	20-05-81	DE-A-	2945729	21-05-81
		US-A-	4328059	04-05-82